## PCT

#### WELTORGANISATION FÜR GEISTIGES EIGENTUM Internationales Büro



## INTERNATIONALE ANMELDUNG VERÖFFENTLICHT NACH DEM VERTRAG ÜBER DIE INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES PATENTWESENS (PCT)

(51) Internationale Patentklassifikation 3:

B01D 39/20; C22B 9/02 B22D 35/04; C04B 21/06 A1 (43) International

(43) Internationales
Veröffentlichungsdatum:

14. Oktober 1982 (14.10.82)

(21) Internationales Aktenzeichen:

PCT/CH82/00048

(22) Internationales Anmeldedatum: 26. März 1982 (26.03.82)

(31) Prioritätsaktenzeichen:

2089/81-9

(32) Prioritätsdatum:

27. März 1981 (27.03.81)

(33) Prioritätsland:

CH

(71) Anmelder (für alle Bestimmungsstaaten ausser US): GE-ORG FISCHER AKTIENGESELLSCHAFT [CH/ CH]; Mühlentalstr. 105, CH-8201 Schaffhausen (CH).

(72) Erfinder; und

(75) Erfinder/Anmelder (nur für US): HOFMANN, Franz [CH/CH]; Rosenbergstr. 103, CH-8212 Neuhausen am Rheinfall (CH). TRAPP, Hans, Günter [CH/CH]; Waldstr. 2, CH-8200 Schaffhausen (CH). RIETZ-SCHER, Rolf [DE/DE]; Brahmsstr. 13, D-402 Mettmann (DE). OTTO, Jürgen [DE/DE]; Finkenstr. 17, D-4320 Hattingen (DE). KAETTLITZ, Wolfgang [DE/DE]; Neumühlenallee 76, D-4280 Borken/Westfalen (DE). TRINKL, Gerd [DE/DE]; Grüssauerstr. 11, D-4280 Borken/Westfalen (DE).

(74) Gemeinsamer Vertreter: GEORG FISCHER AKTIEN-GESELLSCHAFT; Patentabteilung, Postfach, CH-8201 Schaffhausen (CH).

(11) Internationale Veröffentlichungsnummer: WO 82/ 03339

(81) Bestimmungsstaaten: AT (europäisches Patent), AU, BE (europäisches Patent), BR, CH (europäisches Patent), DE (europäisches Patent), FI, FR (europäisches Patent), GB (europäisches Patent), JP, KP, LU (europäisches Patent), NL (europäisches Patent), SE (europäisches Patent), SU, US.

#### Veröffentlicht

Mit internationalem Recherchenbericht. Mit geänderten Ansprüchen.

(54) Title: CERAMIC FILTER, METHOD FOR MANUFACTURING AND UTILIZING THIS FILTER

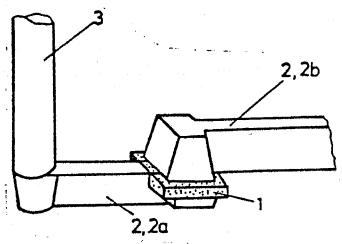
(54) Bezeichnung: KERAMIKFILTER, VERFAHREN ZU DESSEN HERSTELLUNG UND SEINE VERWENDUNG

#### (57) Abstract

A ceramic filter having a porous structure with open alveoli, based on aluminum oxide or other highly refractory substances, particularly with a high content of alumina, is used to filter, respectively to purify molten metals of which the casting temperature is higher than 1000°C, particularly molten pig iron, during the casting in sand molds or chills. The flow speed through the filter is 200-5000 cm<sup>3</sup> of molten material per cm<sup>2</sup> of surface area of the filter per minute. The manufacturing of the ceramic filter usable as a disposable article is effected by means of a monoaluminum phosphate binder.

### (57) Zusammenfassung

Ein Keramikfilter mit offenzelliger Schaumstruktur auf der Basis von Aluminiumoxid oder sonstigen hochfeuerfesten, insbesondere hochtonerdehaltigen Stoffen wird zum Filtrieren bzw. Reinigen von Metallschmelzen mit einer Vergiesstemperatur von über 1000°C, insbesondere Gusseisenschmelzen, bei deren Vergiessen in Sandformen oder Kokillen, verwendet, wobei die Durchflussgeschwindigkeit 200 - 5000 cm³ Schmelze pro cm² Filterfläche pro Minute beträgt. Die Herstellung des auf Wegwerfbasis verwendbaren Keramikfilters erfolgt mittels eines Monoaluminiumphosphatbinders.



## LEDIGLICH ZUR INFORMATION

Code, die zur Identifizierung von PCT-Vertragsstaaten auf den Kopfbögen der Schriften, die internationale Anmeldungen gemäss dem PCT veröffentlichen.

| AT | Österreich                     | KP | Demokratische Volksrepublik Korea |
|----|--------------------------------|----|-----------------------------------|
| AU | Australien                     | Li | Liechtenstein                     |
| BE | Belgien                        | LK | Sri Lanka                         |
| BR | Brasilien                      | LU | Luxemburg                         |
| CF | Zentrale Afrikanische Republik | MC | Monaco                            |
| CG | Kongo                          | MG | Madagaskar                        |
| CH | Schweiz                        | MW | Malawi                            |
| CM | Kamerun                        | NL | Niederlande                       |
| DE | Deutschland, Bundesrepublik    | NO | Norwegen                          |
| DK | Dänemark                       | RO | Rumania                           |
| FI | Finnland                       | SE | Schweden                          |
| FR | Frankreich                     | SN | Senegal                           |
| GA | Gabun                          | SU | Soviet Union                      |
| GB | Vereinigtes Königreich         | TD | Tschad                            |
| HU | Ungarn                         | TG | Togo                              |
| JP | Japan                          | US | Vereinigte Staaten von Amerika    |

Keramikfilter, Verfahren zu dessen Herstellung und seine Verwendung

Die Erfindung betrifft einen Keramikfilter mit offenzelliger Schaumstruktur auf der Basis von Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> oder
sonstigen hochfeuerfesten, insbesondere hochtonerdehaltigen
Stoffen zum Filtrieren von Metallschmelzen, ein Verfahren
zu dessen Herstellung und seine Verwendung zur Reinigung
von geschmolzenen Metallen und Metalllegierungen, vorzugsweise von Eisen.

Beim Vergiessen von Metallen, welche Schmelztemperaturen über 1000° C erfordern, wie z.B. Gusseisen, Stahlguss bzw. Stahlgusslegierungen ist es bekannt, für die Filterung Siebkerne aus gebrannten Schamotten oder Kernsand zu verwenden. Nachteilig ist hierbei die unzureichende Filterwirkung aufgrund der relativ grossen Löcher der Siebkerne. Auch hochfeuerfeste Glasfasersiebe haben sich in der Praxis nicht bewährt.

Aus der DE-OS 2 848 005 ist ein poröser Keramikfilter relativ geringer Durchlässigkeit zum Filtrieren von



Aluminiumschmelzen bekannt. Die geringe Durchlässigkeit von 12,7 - 127 cm<sup>3</sup> flüssigen Metalls pro cm<sup>2</sup> Filteroberfläche und Minute (bei einer Höhe des Eingusstrichters über dem Filter von 15 bis 30 cm) und die beschränkte Temperaturbeständigkeit des für Aluminiumschmelzen mit einer Vergiesstemperatur von ca. 750° C ausgelegten vorbekannten Keramikfilters macht diesen allerdings ungeeignet für den Einsatz beim Vergiessen von Metallen mit einer deutlich höheren Vergiesstemperatur, wie beispielsweise Eisen und dessen Legierungen.

Hauptaufgabe der vorliegenden Erfindung ist es einen Keramikfilter zu schaffen, der eine wirkungsvolle Reinigung auch von solchen Metallschmelzen ermöglicht, die eine Vergiesstemperatur von über 1000°C aufweisen, insbesondere von Gusseisen.

Im speziellen liegt die Aufgabe in der Schaffung eines Keramikfilters der vorgenannten Art, welcher eine hohe Temperaturbeständigkeit im Bereich von 1350 - 1650° C aufweist und eine hohe Vergiessgeschwindigkeit erlaubt.

Eine weitere Aufgabe bei vorliegender Erfindung besteht in der Zurverfügungsstellung eines Verfahrens zur Herstellung eines solchen Keramikfilters, das sowohl die Einhaltung der erforderlichen Spezifikationen garantiert als auch eine rationelle Fertigung für die Massenproduktion erlaubt.

Weitere Aufgaben und Vorteile sind aus der nachstehenden Beschreibung ersichtlich.



Erfindungsgemäss werden die Aufgaben nach einem Produkt gemäss Anspruch 1, vorzugsweise gemäss Anspruch 2 und nach einem Verfahren gemäss Anspruch 12 gelöst.

Gegenstand der Erfindung ist somit ein Keramikfilter mit offenzelliger Schaumstruktur auf der Basis von Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> oder sonstigen hochfeuerfesten Stoffen zum Filtrieren von Metallschmelzen, gekennzeichnet durch eine Durchflussgeschwindigkeit von 200 - 5000 cm<sup>3</sup> Schmelze pro cm<sup>2</sup> Filterfläche pro Minute.

Die erfindungsgemässe Durchflussgeschwindigkeit lässt sich durch eine Vielzahl von Kombinationen der Hauptparameter Porenanzahl pro cm / Porosität / Dicke des Filters erreichen und gilt für eine Lage des Eingusstrichters über dem Filter von 15 bis 30 cm.

Es ist gefunden worden, dass die erfindungsgemässen Filter, insbesondere beim Vergiessen von Gusseisen, gegenüber den bisher bekannten Mitteln eine deutlich verbesserte Reinigungswirkung und wegen ihrer Temperaturbeständigkeit auch eine erhöhte Betriebssicherheit aufweisen. Zudem bewirkt die Verwendung des erfindungsgemässen Filters keine Veränderung der Zusammensetzung der filtrierten Schmelze.

Zahlreiche Vorteile werden bei der Verwendung des erfindungsgemässen Filters erreicht, von denen eine Anzahl vorstehend erwähnt sind und nachstehend ausführlicher besprochen werden.

Vorteilhafterweise wird ein Keramikfilter verwendet, welcher pro Zentimeter Längenausdehnung 0,5 - 18, vorzugsweise



0,5 - 8 Poren aufweist. Die relative Grobporigkeit des erfindungsgemässen Filters zusammen mit einer möglichst geringen Dicke des Filters z.B. 1 cm bewirken eine hohe Durchflussgeschwindigkeit, was eine Schonung des Formstoffes bedeutet.

Durch die gewünschte Grobporigkeit ergibt sich gegenüber bekannten Filtern eine geringere Porosität, die sich von 0,95 bis hinunter zu 0,3 erstreckt. Die Porosität P wird dabei nach folgender Formel bestimmt:

$$P = \frac{d_K - d_S}{d_K}$$

in der  $d_K$  die Dichte der festen keramischen Masse und  $d_S$  die Dichte des keramischen Schaumes ist.

Um ein wirksames Filter zu erhalten sollte die offenzellige Schaumstruktur einen hohen Gleichförmigkeitsgrad
aufweisen. Dabei ist zu beachten, dass höchstens 5 %,
vorzugsweise höchstens 2 % blockierte Poren, möglichst in
gleichmässiger Verteilung, vorhanden sind um eine Kanalbildung und damit eine Herabsetzung des Wirkungsgrades
des Filters zu vermeiden.

Eine grosse Anzahl von Materialien kann zur Herstellung des erfindungsgemässen Filters verwendet werden.

Hauptbestandteil ist dabei vorzugsweise  ${\rm Al}_2{\rm O}_3$  in einer Menge von 60 - 95 Gew. %, vorzugsweise von 75 - 80 Gew. %.

Es können aber auch andere hochfeuerfeste, insbesondere hochtonerdehaltige Stoffe verwendet werden, wie z.B. Sillimannit, Mullit oder Schamotte.



Als besonders vorteilhaft hat sich die Verwendung von Aluminiumoxidpulver erwiesen bei dem mindestens 90 % der Partikel eine maximale Ausdehnung von 4·10<sup>-5</sup> m, vorzugsweise 1·10<sup>-5</sup> m und eine plättchenförmige Struktur aufweisen.

Weitere Bestandteile des erfindungsgemässen Filters sind Glühprodukte von Alumosilikaten, beispielsweise Kaolin, in einer Menge von 2 - 10 Gew. %, vorzugsweise von 3 - 5 Gew. %.

Ein weiterer Bestandteil ist das Glühprodukt eines Binders, z.B. Monoaluminiumphosphat, der durch den Abbindeprozess nach der Formel:

$$Al_{2}O_{3} + Al(H_{2}PO_{4})_{3} \longrightarrow 3AlPO_{4} + 3H_{2}O$$

zu Aluminiumorthophosphat umgewandelt wird.

Die Verwendung von Cr<sub>2</sub>O<sub>3</sub>, wie sie bei bekannten Filtern zur Hochtemperaturbeständigkeit notwendig ist, erübrigt sich beim erfindungsgemässen Filter.

Nach vorliegender Erfindung werden die vorstehenden Aufgaben und die Vorteile in einfacher Weise nach dem folgenden Herstellungsverfahren erhalten.

Eine offenzellige Schaumstruktur eines organischen Materials wird mit einer Aufschlämmung einer keramischen Aluminiumoxid enthaltenden Zusammensetzung und einem Binder imprägniert. Anschliessend wird das Lösungsmittel der Aufschlämmung und die organische Substanz entfernt.



Das organische Material kann ein retikulierter Polyurethanschaum auf Polyester- oder Polyätherbasis mit einem skelettartigen Netz von Zellstegen dreidimensionaler Struktur sein.

Die Aufschlämmung ist vorzugsweise eine wässerige z.B. mit einem Anteil von 3 - 8 % Wasser.

Die wässerige Aufschlämmung der hochthixotropen keramischen Zusammensetzung weist vorteilhafterweise eine Viskosität im Bereich von 10<sup>4</sup> bis 2·10<sup>4</sup> Zentipoise bei 20 Umdrehungen pro Minute auf.

Nach der vollständigen Durchtränkung des Schaumstoffes wird die überschüssige Aufschlämmung vom Schaumstoff entfernt, indem der imprägnierte Schaumstoff durch ein System von Walzenpaaren geführt wird. Danach wird der Schaumstoff getrocknet um das Wasser zu entfernen. Die Entfernung der organischen Substanz und des Restwassers kann durch Erhitzen, beispielsweise auf über 225° C erfolgen.

Besonders wirkungsvolle Filter können dadurch hergestellt werden, dass man sie einer Nach-Imprägnierung unterwirft um die an der Oberfläche des Filters liegenden exponierten Zellstege gegen das Abbrechen zu sichern und um dem Filter eine erhöhte Temperaturbeständigkeit zu verleihen. Dazu wird der oben beschriebene, getrocknete und imprägnierte Schaumstoff an der Oberfläche einer weiteren Imprägnierung mit einer keramischen Aufschlämmung unterworfen, nochmals getrocknet und zwecks Entfernung der organischen Substanz erhitzt und bei Temperaturen zwischen



1200° C und 1500° C, vorzugsweise zwischen 1350° C und 1450° C calziniert.

Diese Oberflächenimprägnierung kann entweder vor oder nach dem Brennvorgang erfolgen. Nach erfolgtem Brennvorgang wird der nachimprägnierte Keramikfilter bei Temperaturen zwischen 150° C und 600° C, vorzugsweise zwischen 250° C und 350° C getrocknet.

Bei der Imprägnierung und Nachimprägnierung hat sich die Verwendung eines Netzmittels in einer Menge von beispiels-weise 0,5 - 2,0 Gew. % als vorteilhaft erwiesen.

Das thixotrope keramische Material kann gemäss vorstehenden Ausführungen in einer Vielzahl von Rezepturen hergestellt werden, besonders gute Resultate werden jedoch mit 65 % Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>, 3 % Kaolin, 1 % Alkylbenzolsulfonat als Netzmittel, 25 % Monoaluminiumphosphat und 6 % Wasser erzielt.

Die Filter werden vor oder in der Sandform bzw. der Kokille verwendet, wobei ein Einbau möglichst nahe am Gussstück erfolgen soll.

In den beiliegenden Zeichnungen sind unterschiedliche Anordnungen eines Keramikfilters in einer Giessform dargestellt.

Die Fig. 1 bis 6 zeigen Teilausschnitte der Hohlräume einer Form in perspektivischer Darstellung.

Die Fig. 1 zeigt die Anordnung eines Keramikfilters 1 im Lauf 2 einer Giessform, wie z.B. einer Sandform, wobei



TT U UM UUUU 7

der Lauf zwischen einem, einen Eingusstrichter aufweisenden Einguss 3 und dem weiter nicht dargestellten Formhohlraum angeordnet ist. Der vom Einguss 3 abzweigende erste Teil 2a des Laufes ist im Formunterteil angeordnet, wobei an dessen anderem erweiterten Ende der Keramikfilter 1 angeordnet ist. Der zweite Teil 2b des Laufes ist dann im Formoberteil angeordnet und führt von dem gezeigten erweiterten, über dem Keramikfilter 1 angeordneten einem Ende zum Formhohlraum. Die in den Einguss 3 eingegossene Schmelze durchfliesst somit den Keramikfilter von unten nach oben wobei die gefilterte Schmelze durch den Teil 2b des Laufes in den Formhohlraum gelangt.

Die Fig. 2 zeigt eine Anordnung, bei welcher der erste Teil 2a des Laufes 2 im Formoberteil und der zweite Teil 2b des Laufes 2 mit dem Keramikfilter 1 im Formunterteil angeordnet ist, wodurch die Schmelze den Keramikfilter von oben nach unten durchfliesst. In beiden Fällen ist der Keramikfilter sehr einfach von oben in den Formunterteil einsetzbar.

Fig. 3 zeigt die Anordnung eines als runde Platte ausgebildeten Keramikfilters 1 zwischen dem Einguss 3 und dem zum Formhohlraum führenden Lauf 2, wobei der Filter 1 ebenfalls leicht in den mit dem Lauf 2 versehenen Formunterteil einsetzbar ist und von oben nach unten von der Schmelze durchflossen wird.

Fig. 4 zeigt die Anordnung des Keramikfilters 1 zwischen dem Lauf 2 und einem darüber im Formoberteil angeordneten geschlossenen Speiser 4 - genannt auch Massel - von welchem die Schmelze direkt in den Formhohlraum des herzustellenden



Gussstückes 5 gelangt. Der Keramikfilter 1 wird von der Schmelze von unten nach oben durchflossen und ist von oben in den Formunterteil einsetzbar.

In dem in Fig. 5 gezeigten Ausführungsbeispiel ist der Keramikfilter 1 zwischen dem geschlossenen Speiser 4 und dem Formhohlraum für das Gussstück 5 angeordnet. Der plattenförmige Keramikfilter 1 ist in senkrechter Lage in den Formunterteil und/oder Formoberteil einsetzbar und dient gleichzeitig als vorgezeichnete Brechstelle – auch Brechkern genannt – zur Trennung des Gussstückes 5 von dem aus Einguss 3, Lauf 2 und Speiser 4 bestehenden Eingusssystem.

Fig. 6 zeigt den direkten Einsatz eines Keramikfilters 1 zwischen dem Einlaufzapfen 3 und dem Gussstück 5, wobei hier ebenfalls der Keramikfilter 1 die vorgezeichnete Brechstelle bildet. Der Keramikfilter wird wie aus Fig. 6 ersichtlich von oben nach unten von der Schmelze durchflossen wobei eine Anordnung am unteren Teil des Gussstückes 5 mit Durchfluss von unten nach oben ebenfalls möglich ist.



## Patentansprüche

- Keramikfilter mit offenzelliger Schaumstruktur auf der Basis von Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> oder sonstigen hochfeuerfesten Stoffen zum Filtrieren von Metallschmelzen, gekennzeichnet durch eine Durchflussgeschwindigkeit von 200 - 5000 cm<sup>3</sup> Schmelze pro cm<sup>2</sup> Filterfläche pro Minute.
- 2. Keramikfilter nach Anspruch 1, gekennzeichnet durch eine Durchflussgeschwindigkeit von 1000 - 4000 cm<sup>3</sup> Schmelze pro cm<sup>2</sup> Filterfläche pro Minute, vorzugsweise von 1300 bis 3700 cm/min.
- 3. Keramikfilter nach Anspruch 1 oder 2, gekennzeichnet durch eine Porenanzahl von 0,5 - 18 pro cm Längenausdehnung des Filters, vorzugsweise von 0,5 - 8 pro cm.
- 4. Keramikfilter nach Anspruch 1 bis 3, gekennzeichnet durch eine Porosität von 0,3 - 0,95, vorzugsweise von 0,3 - 0,8.
- 5. Keramikfilter nach Anspruch 1 bis 4, gekennzeichnet



durch einen Gehalt an hochtonerdehaltigen Stoffen, vorzugsweise an Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> von 60 - 95 Gew. %, vorzugsweise von 75 - 80 Gew. %.

- 6. Keramikfilter nach Anspruch 1 bis 5, gekennzeichnet durch einen Gehalt an Glühprodukten von Alumosilikaten beispielsweise Kaolin, von 1 - 10 Gew. %, vorzugsweise von 1 - 5 Gew. %.
- 7. Keramikfilter nach Anspruch 1 bis 6, dadurch gekennzeichnet, dass mindestens 90 % der Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> Partikel
  eine maximale Ausdehnung von 4·10<sup>-5</sup> m, vorzugsweise
  von 1·10<sup>-5</sup> m aufweisen.
- 8. Keramikfilter nach Anspruch 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, dass die Dicke des Filters 5 bis 30 mm beträgt.

9. Keramikfilter nach Anspruch 2, gekennzeichnet durch eine Durchflussmenge von 2 - 40, vorzugsweise von 18 - 28 kg Schmelze pro cm<sup>2</sup> Filterfläche pro Minute.

- 10. Keramikfilter nach Anspruch 1 bis 9, dadurch gekennzeichnet, dass es weniger als 5 %, vorzugsweise weniger
  als 2 % blockierte Poren aufweist die in regelmässigen
  Abständen angeordnet sind.
- 11. Keramikfilter nach Anspruch 1 bis 10, dadurch gekennzeichnet, dass es keine chromhaltigen Substanzen, insbesondere kein Cr<sub>2</sub>O<sub>3</sub>, enthält.
- 12. Verfahren zur Herstellung eines Keramikfilters nach



Anspruch 1 bis 11, dadurch gekennzeichnet, dass man eine offenzellige Schaumstruktur eines organischen Materials mit einer Aufschlämmung einer keramischen, Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> – enthaltenden Zusammensetzung und einem Binder imprägniert und anschliessend das Lösungsmittel der Aufschlämmung und die organische Substanz entfernt.

- 13. Verfahren nach Anspruch 12, dadurch gekennzeichnet, dass man eine offenzellige Schaumstruktur eines organischen Materials mit einer wässerigen Aufschlämmung von Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> Partikeln, vorzugsweise in einer Menge von 60 70 Gew. % und Al(H<sub>2</sub>PO<sub>4</sub>)<sub>3</sub>, vorzugsweise in einer Menge von 10 30 Gew. % imprägniert und anschliessend das Wasser und die organische Substanz, vorzugsweise durch Erhitzen auf über 225° C, entfernt.
- 14. Verfahren nach Anspruch 12 oder 13, dadurch gekennzeichnet, dass das organische Material aus einem retikulierten Polyurethanschaum auf Polyester- oder Polyätherbasis mit einem skelettartigen Netz von Zellstegen dreidimensionaler Struktur besteht.
- 15. Verfahren nach Anspruch 12 bis 14, dadurch gekennzeichnet, dass man ein offenzelliges organisches Polymerisat mit einer wässerigen Aufschlämmung einer hochthixotropen keramischen Zusammensetzung mit einer Viskosität im Bereich von 10·10³ bis 20·10³ Centipoise bei 20 U/min. bis zur vollständigen Durchtränkung des Schaumstoffes imprägniert und danach überschüssige Aufschlämmung von dem Schaumstoff entfernt, indem der imprägnierte Schaumstoff durch ein System von Walzenpaaren geführt wird und anschliessend den Schaumstoff trocknet.



- 16. Verfahren nach Anspruch 12 bis 15, dadurch gekennzeichnet, dass der getrocknete und imprägnierte Schaumstoff an der Oberfläche einer Nachimprägnierung mit einer keramischen Aufschlämmung unterworfen, getrocknet, zum Entfernen der organischen Substanz erhitzt und bei Temperaturen zwischen 800° C und 1500° C, vorzugsweise zwischen 1200° C und 1450° C, calziniert wird.
- 17. Verfahren nach Anspruch 16, dadurch gekennzeichnet, dass man die Nachimprägnierung nach dem Brennvorgang vornimmt und danach den Keramikfilter bei Temperaturen zwischen 150° C und 600° C, vorzugsweise zwischen 250° C und 350° C, trocknet.
- 18. Verfahren nach Anspruch 12 bis 17, dadurch gekennzeichnet, dass bei der Imprägnierung ein Netzmittel,
  vorzugsweise ein organisches Derivat der Sulfonsäure
  in einer Menge von vorzugsweise 0,5 2 Gew. % verwendet wird.
- 19. Verwendung eines Keramikfilters nach Anspruch 1 bis 11 zur Reinigung von geschmolzenen Metallen und Metallegierungen, vorzugsweise von Eisen, mit einer Vergiesstemperatur von über 1000°C, insbesondere beim Vergiessen in Sandformen oder Kokillen.
- 20. Verwendung nach Anspruch 19, dadurch gekennzeichnet, dass die Metallschmelze eine Gusseisenschmelze, vorzugsweise eine kugelgraphitisch erstarrende, ist.
- 21. Verwendung nach Anspruch 19 oder 20, dadurch gekenn-



TO CHIPOCOLS

zeichnet, dass der Keramikfilter (1) im Lauf (2) der Form angeordnet ist.

- 22. Verwendung nach Anspruch 19 oder 20, dadurch gekennzeichnet, dass der Keramikfilter (1) zwischen Einguss (3) und Lauf (2) angeordnet ist.
- Verwendung nach Anspruch 19 oder 20, dadurch gekennzeichnet, dass der Keramikfilter (1) zwischen Lauf
   (2) und Speiser (4) angeordnet ist.
- 24. Verwendung nach Anspruch 19 oder 20, dadurch gekennzeichnet, dass der Keramikfilter (1) zwischen Speiser (4) und Gussstück (5) angeordnet ist und gleichzeitig als vorgezeichnete Bruchstelle (Brechkern) verwendet wird.
- 25. Verwendung nach Anspruch 19 oder 20, dadurch gekenn-zeichnet, dass der Keramikfilter (1) zwischen dem, vorzugsweise als Speiser dienenden Einlaufzapfen (3) und dem Gussstück (5) angeordnet ist und gleichzeitig als vorgezeichnete Bruchstelle (Brechkern) verwendet wird.



# GEANDERTE ANSPRUCHE (beim Internationalen Büro am 13 September 1982 (13.09.82) eingegangen)

Ursprüngliche Ansprüche 1. bis 25. (gestrichen)

- 26. (neu) Keramikfilter mit offenzelliger Schaumstruktur auf der Basis von Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> oder sonstigen hochfeuerfesten Stoffen zum Filtrieren von Metallschmelzen, gekennzeichnet durch eine Durchflussgeschwindigkeit von 1300 5000 cm<sup>3</sup> Schmelze pro cm<sup>2</sup> Filterfläche pro Minute.
- 27. (neu) Keramikfilter nach Anspruch 26, gekennzeichnet durch eine Durchflussgeschwindigkeit von 1300 4000 cm<sup>3</sup> Schmelze pro cm<sup>2</sup> Filterfläche pro Minute, vorzugsweise von 1300 bis 3700 cm/min.
- 28. (neu) Keramikfilter nach Anspruch 26 oder 27, gekennzeichnet, durch eine Porosität von 0,3 0,8.
- 29. (neu) Keramikfilter nach einem der Ansprüche 26 bis
  28. gekennzeichnet, durch eine Durchflussmenge von 2 40 kg, vorzugsweise von 18 28 kg Schmelze pro cm<sup>2</sup> Filterfläche pro Minute.



- 30. (neu) Keramikfilter nach einem der Ansprüche 26 bis 29, dadurch gekennzeichnet, dass es weniger als 5 %, vorzugsweise weniger als 2 % blockierte Poren aufweist die in regelmässigen Abständen angeordnet sind.
- 31. (neu) Verfahren zur Herstellung eines Keramikfilters nach einem der Ansprüche 26 bis 30, dadurch gekennzeichnet, dass man eine offenzellige Schaumstruktur eines organischen Materials mit einer Aufschlämmung einer keramischen, Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> enthaltenden Zusammensetzung und Al(H<sub>2</sub>PO<sub>4</sub>)<sub>3</sub> imprägniert und anschliessend das Lösungsmittel der Aufschlämmung und die organische Substanz entfernt.
- 32. (neu) Verfahren nach Anspruch 31, dadurch gekennzeichnet, dass man die offenzellige Schaumstruktur des organischen Materials mit einer wässerigen Aufschlämmung von Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> Partikeln, vorzugsweise in einer Menge von 60 70 Gew. % und Al(H<sub>2</sub>PO<sub>4</sub>)<sub>3</sub>, vorzugsweise in einer Menge von 10 30 Gew. % imprägniert und anschliessend das Wasser und die organische Substanz, vorzugsweise durch Erhitzen auf über 225° C, entfernt.
- 33. (neu) Verfahren nach Anspruch 31 oder 32, dadurch gekennzeichnet, dass der getrocknete und imprägnierte Schaumstoff an der Oberfläche einer Nachimprägnierung mit einer keramischen Aufschlämmung unterworfen, getrocknet, zum Entfernen der organischen Substanz erhitzt und

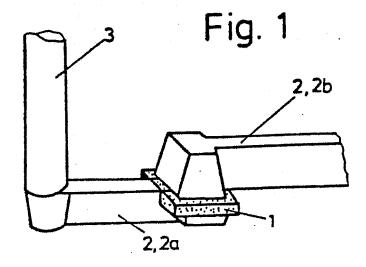


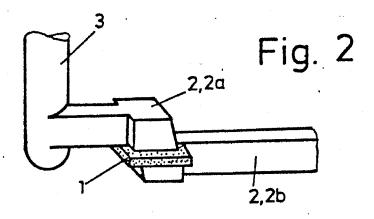
bei Temperaturen zwischen 800°C und 1500°C, vorzugsweise zwischen 1200°C und 1450°C, calziniert wird.

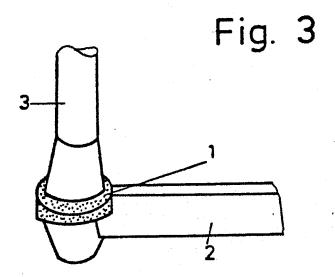
- 34. (neu) Verfahren nach Anspruch 33, dadurch gekennzeichnet, dass man die Nachimprägnierung nach dem Brennvorgang vornimmt und danach den Keramikfilter bei Temperaturen zwischen 150°C und 600°C, vorzugsweise zwischen 250°C und 350°C, trocknet.
- 35. (neu) Verfahren nach einem der Ansprüche 31 bis 34, dadurch gekennzeichnet, dass bei der Imprägnierung ein organisches Derivat der Sulfonsäure in einer Menge von vorzugsweise 0,5 2 Gew. % als Netzmittel verwendet wird.
- 36. (neu) Verwendung eines Keramikfilters nach einem der Ansprüche 26 bis 30 zur Reinigung von geschmolzenen Metallen und Metalllegierungen, vorzugsweise von Eisen, mit einer Vergiesstemperatur von über 1000°C, insbesondere beim Vergiessen in Sandformen oder Kokillen.
- 37. (neu) Verwendung nach Anspruch 36, dadurch gekennzeichnet, dass die Metallschmelze eine Gusseisenschmelze, vorzugsweise eine kugelgraphitisch erstarrende, ist.
- 38. (neu) Verwendung nach Anspruch 36 oder 37, dadurch gekennzeichnet, dass der Keramikfilter (1) zwischen Lauf (2) und Speiser (4) angeordnet ist.

- 39. (neu) Verwendung nach Anspruch 36 oder 37, dadurch gekennzeichnet, dass der Keramikfilter (1) zwischen Speiser (4) und Gussstück (5) angeordnet ist und gleichzeitig als vorgezeichnete Bruchstelle (Brechkern) verwendet wird.
- 40. (neu) Verwendung nach Anspruch 36 oder 37, dadurch gekennzeichnet, dass der Keramikfilter (1) zwischen dem, vorzugsweise als Speiser dienenden Einlaufzapfen (3) und dem Gussstück (5) angeordnet ist und gleichzeitig als vorgezeichnete Bruchstelle (Brechkern) verwendet wird.

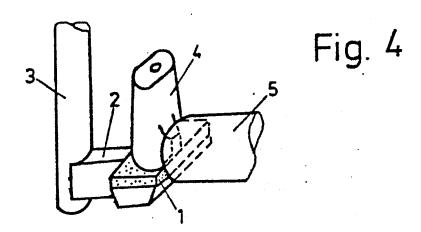


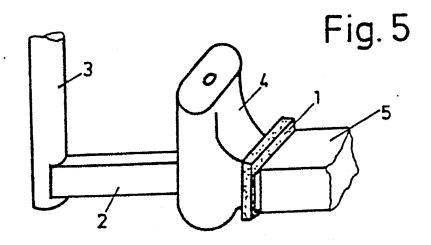


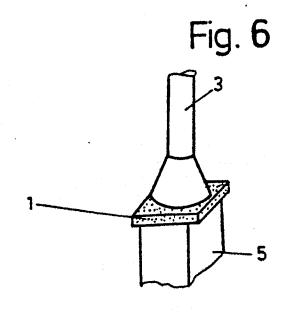














# INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International Application No

PCT/CH 82/00048

|   |   |  | International Application No   |   |  |
|---|---|--|--|---|--|
| I. CLASS  | IFICATIO  | N OF SUBJECT MATTER (if several classifi   | cation symbols apply, indicate all) 3  |   |  |
| According   | to Internati  | onal Patent Classification (IPC) or to both Natio  | nal Classification and IPC   |   |  |
| Int. (  | $C1.^3:B$   | 01 D 39/20; C 22 B 9/02; B 22 D 35 /   | /04; C 04 B 21/06  |   |  |
| II. FIELDS  | SEARCH  | (ED  |  |   |  |
|   |   | Minimum Document   | ation Searched 4   |   |  |
| Classification  | n System  |  | lassification Symbols  |   |  |
| Millioning  |   |  |  |   |  |
| Int. (  | Int. Cl. <sup>3</sup> B 01 D; C 22 B; B 22 D; C 04 B  |  |  |   |  |
|   |   | Documentation Searched other th<br>to the Extent that such Documents i   | an Minimum Documentation<br>are included in the Fields Searched <sup>s</sup>   |   |  |
|   | •   |  |  |   |  |
|   | MENTS (   | ONSIDERED TO BE RELEVANT 14  |  |   |  |
|   | MER 13 (  | ion of Document, 16 with Indication, where appro   | opriate, of the relevant passages 17   | Relevant to Claim No. 15  |  |
| Category *  | Citat   | inti at Padattand Aitt immediati.  |  |   |  |
| A   | FR, A   | R, A, 2305407 ( ALUMINIUM SUISSE SA), 22 October 1976, see claims 1, 2, 5, 16, 19, 20, 29, 30, 31, figure 7, page 11, lines 10-28, page 19, lines 32-37; & DE, A, 2613023  |  | 1-8, 12-15, 19  |  |
| A   | US, A   | 3893917 (SWISS ALUMINIUM LTD.), 08 July 1975, see the whole document   |  | 1, 2, 3, 5, 8, 12<br>14, 15, 19   |  |
| . A   | FR, A   | , 2409785 (ALUMINIUM SUISSE SA) claims 1-3, 6, 7, page 4, lines 12-27, p 10-21; & DE, A, 2848005 cited in the application  | 1, 4, 5, 8, 11, 12,<br>14, 15, 19, 21, 22  |   |  |
| A   | US, A   | A, 3090094 (K. SCHWARTZWALDER), 21 May 1963, see the while document  |  | 1, 3, 5, 6, 11, 12,<br>14, 19   |  |
| A   | GB, A   | A, 1377691 (FOSECO INT. LTD.) 18 December 1974, see the whole document   |  | 1, 5, 11, 12, 13, 14<br>18  |  |
| A   | GB, A   | A, 2027688 (BRIDGETONE TIRE K. K.), 27 February 1980, see the document; & DE, A, 2932614   |  | 1, 4, 5, 11, 12, 14<br>19   |  |
| A   | Foundry Management Technology, Vol. 7, No. 102, 1974, D. C. Swanson 'New method of filtering molten aluminium' pages 94, 96, see the whole document |  | 21, 22, 23, 24, 25   |   |  |
|   |   |  | ····   |   |  |
|   |   |  |  | ,   |  |
|   |   |  |  |   |  |
| "A" doc con "E" eeri filir "L" doc whi cits "O" doc oth | sument defi<br>isidered to<br>lier document<br>og date<br>sument whi<br>ich is cited<br>ition or oth<br>sument refe<br>er means                     | s of cited documents: 15 ning the general state of the art which is not be of particular relevance int but published on or after the international ch may throw doubts on priority claim(s) or to establish the publication date of another or special reason (as specified) rring to an oral disclosure, use, exhibition or | "T" later document published after to repriority date and not in conficited to understand the principl invention  "X" document of particular relevant cannot be considered novel or involve an inventive step  "Y" document of particular relevant cannot be considered to involve document is combined with one ments, such combination being in the art. | ce; the claimed invention cannot be considered to ce; the claimed invention an inventive step when the or more other such docuobylous to a person skilled |  |
| "P" doc   | ument pub<br>or than the  | lished prior to the international filing date but<br>priority date claimed   | "&" document member of the same  | patent family   |  |
|   | IFICATIO  |  | Date of Mailing of this International S.   | earch Report <sup>5</sup>   |  |
|   |   | ompletion of the international Search <sup>9</sup>   | Date of Mailing of this International Search Report s  |   |  |
|   |   | 2 (25.06.82)   | 16 July 1982 (16.07.82)  |   |  |
|   |   | ng Authority <sup>1</sup>  | Signature of Authorized Officer 20   |   |  |
| Euro  | pean Pate   | ent Office   | e e e e e  | ·   |  |

| Absendedatum des internationalen Recherchenberichts <sup>2</sup> |  |
|--|--|
| 16. Juli 1982  |  |
| Unterschrift des bevollmägntigten Bedienstelen <sup>®</sup>      |  |
|  |  |

| I, EINS | CHLAGIGE | VEROFFENTLICHUNGEN (FORTSETZUNG VON BLATT 2)  | Betr. Anspruch Nr. 18  |
|---------|----------|---|------------------------|
| Art*    | Kennzeid | hnung der Veröffentlichung, <sup>16</sup> soweit erforderlich unter Angabe der maßgeblichen Teile <sup>37</sup> |                        |
|         |          | 1,3,5,6,11,   |                        |
| A       | GB,      | A, 1377691 (FOSECO INT. LTD.) 18. Dezember 1974, siehe das ganze Dokument                                       | 1,5,11,12,<br>13,14,18 |
| A       | GB,      | A, 2027688 (BRIDGETONE TIRE K.K.),<br>27. Februar 1980, siehe das ganze<br>Dokument                             | 1,4,5,11,<br>12,14,19  |
|         |          | & DE,A, 2932614   |                        |
| A       | Four     | 21,22,23,<br>24,25  |                        |
|         |          | inter gift spin date mak spin spin spin spin spin spin  |                        |
|         |          |   | 4 - 4<br>4             |
|         |          |   |                        |
|         |          |   |                        |
|         | -        |   |                        |
|         |          |   |                        |
|         |          |   |                        |
|         |          |   |                        |
|         |          |   |                        |
|         |          |   |                        |
|         |          |   |                        |
|         |          |   |                        |
|         |          |   |                        |
|         |          |   |                        |
|         |          |   |                        |
|         |          |   |                        |
|         |          |   |                        |
|         |          |   | 4.                     |
|         |          |   |                        |
|         |          |   |                        |
|         | 1        |   | I .                    |
|         | .        |   |                        |